(19) 世界知的所有権機関 国際事務局



(43) 国際公開日 2001年8月2日 (02.08.2001)

PCT

(10) 国際公開番号 WO 01/54837 A1

Shiro) [JP/JP]; 〒520-0103 滋賀県大津市木の岡町33-14

105-0001 東京都港区虎ノ門一丁目19番14号 邦楽ビ

(51) 国際特許分類7:

B09B 3/00, B01J 3/00, C10L 1/00

(21) 国際出願番号:

PCT/JP01/00456

(22) 国際出願日:

2001年1月24日(24.01.2001)

(25) 国際出願の言語:

日本語

日本語

(26) 国際公開の言語:

(30) 優先権データ:

2000年1月25日(25.01.2000) 特願2000-15157

(84) 指定国 (広域): ヨーロッパ特許 (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE, TR).

(74) 代理人: 弁理士 宮本晴視(MIYAMOTO, Harumi); 〒

(71) 出願人 (米国を除く全ての指定国について): 科学技術 振興事業団 (JAPAN SCIENCE AND TECHNOLOGY CORPORATION) [JP/JP]; 〒332-0012 埼玉県川口市本 町四丁目1番8号 Saitama (JP).

(72) 発明者; および

(75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 坂 志朗 (SAKA,

添付公開書類:

国際調査報告書

Shiga (JP).

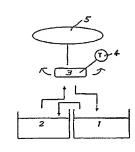
ル7階 Tokyo (JP).

(81) 指定国 (国内): CA, US.

2文字コード及び他の略語については、 定期発行される 各PCTガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語 のガイダンスノート」を参照。

(54) Title: COMPOSITION PRODUCED BY SUPERCRITICAL SOLVENT TREATMENT OF BIOMASS AND METHOD FOR PRODUCTION THEREOF

(54) 発明の名称: バイオマスの超臨界溶媒処理による組成物及びその製造方法



(57) Abstract: A method for producing a composition derived from one or more types of biomass selected from the group consisting of a lignocellulose type biomass, a cellulose type biomass and a biomass of nitrogen-containing polysaccharide type or protein type, characterised in that the one or more types of biomass are treated in one or more of organic solvents in the supercritical state or in the subcritical state. The organic solvent is preferably an alcohol solvent, more preferably methanol; and a composition obtained by the method.

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2001-205070 (P2001-205070A)

(43)公開日 平成13年7月31日(2001.7.31)

(51) Int.Cl.7		識別記号	FΙ		テーマコート*(参考)
B 0 1 J	3/00		B 0 1 J	3/00	A 4D004
B09B	5/00		B 0 9 B	5/00	Z

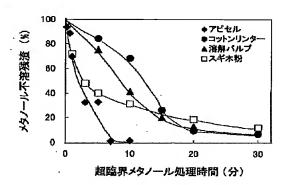
		審査請求 未請求 請求項の数7 〇L (全 7 頁)
(21)出願番号	特願2000-15157(P2000-15157)	(71)出願人 396020800 科学技術振興事業団
(22)出顧日	平成12年1月25日(2000.1.25)	科学技術振興事業団 埼玉県川口市本町4丁目1番8号 (72)発明者 坂 志朗 滋賀県大津市木の岡町33の14 (74)代理人 100110168 弁理士 宮本 晴視 Fターム(参考) 4D004 AA01 BA06 CA12 CA22 CA32 CA34 CA39 CC04 CC09 CC12 DA01 DA06 DA07

(54) 【発明の名称】 バイオマスの超臨界溶媒処理による組成物及びその製造方法

(57)【要約】

【目的】 リグノセルロース系バイオマス、セルロース 系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマ ス資源からから、低分子量の有用物質を、物資の利用な ど (最終製品または化成品製造原料などとしての利用) を考慮しつつ、効率良く変換して得る技術を提供するこ

【構成】 リグノセルロース系バイオマス、セルロース 系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマ スからなる群から選択される1種または2種以上を、超 臨界状態または亜臨界状態の1種または2種以上の有機 溶媒、好ましくはアルコール溶剤、更に好ましくは、メ タノール中で処理することを特徴とする前記バイオマス 由来の組成物を得る方法および該方法によって得られる 組成物。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 リグノセルロース系バイオマス、セルロース系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマスからなる群から選択される1種または2種以上を、超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒一種または二種以上中で処理することを特徴とする前記バイオマス由来の組成物を得る方法。

【請求項2】 有機溶媒としてアルコールを用いることを特徴とする請求項1に記載のバイオマス由来の組成物の製造方法。

【請求項3】 超臨界アルコール処理後の製品をアルコール可溶部と不溶部に分離し、アルコール可溶部からアルコールを留去することを特徴とする請求項2に記載のバイオマス由来の組成物の製造方法。

【請求項4】 超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒に有効量の一種または二種以上の酸触媒を添加することを特徴とする請求項1、2または3に記載のバイオマス由来の組成物の製造方法。

【請求項5】 リグノセルロース系バイオマス、セルロース系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマスからなる群から選択される1種または2種以上を超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒中で処理して得られる前記有機溶媒およびバイオマス由来の化合物を含む組成物。

【請求項6】 有機溶媒が R^1OH で表されるアルコール(R^1 は、炭素数が1-24の脂肪族基である)であることを特徴とする請求項5に記載の前記有機溶媒およびバイオマス由来の化合物を含む組成物。

【請求項7】 有機溶媒がメタノールであることを特徴とする請求項6に記載の前記有機溶媒およびバイオマス由来の化合物を含む組成物。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、リグノセルロース 系バイオマス、セルロース系バイオマス、含窒素多糖類 及びたんぱく質系バイオマス資源(前記バイオマスの未 利用及び廃物資源を含む)を、有機溶媒中で、該溶媒の 臨界条件または亜臨界条件において処理して前記バイオ マス由来の化学物質を含む組成物を得る方法、該バイオ マス由来の有用化学物質などを回収する方法及び前記処 理により得られる前記バイオマス由来の組成物に関す る。詳細には超臨界状態もしくは亜臨界状態の有機溶媒 が、従来超臨界溶媒を形成する物として用いられていた 水に比べて、比較的低い温度および圧力において超臨界 状態を達成でき、常温、常圧にもどした場合、良好な化 成品に対する溶解性を持ち、かつ良好なイオン的反応領 域を形成することを利用して、超臨界水では実現できな かった加溶媒分解(部分的な熱分解も進行することもあ る)を実現し、容易かつ効果的(溶媒不溶生成物の少な い)に、低分子量のバイオマス由来の組成物に効率良く

変換する方法とその方法により得られる組成物に関する ものである。

[0002]

【従来の技術】斉藤正三郎監修「超臨界流体の科学と技 術」第280-286頁,1996年2月28日発行に は、超臨界水中での加水分解、熱分解、酸化反応などの 反応促進効果について解説され、具体的技術として、セ ルロース分解反応、ポリエチレンテレフタレート、ポリ エチレンの分解反応などについて言及している。また、 「エネルギーレビュー」1998年6月、28-29頁 〔(株)エネルギーレビューセンター発行〕には、未利 用バイオマス廃棄物、すなわち、サトウキビの搾りかす (バガス) などの農業廃棄物、おが屑や間伐材などの林 産廃棄物、OA紙や新聞紙などの産業廃棄物、さらには 有機系水産廃棄物などを、超臨界水中で処理して、化成 製品を得ること、また、グルコースからエタノールを経 て、これを脱水することにより、化石原料から得られて いるエチレンができること、超臨界状態では、解離した 水の密度が増大し、水素イオンとしての働きが強くな る、つまり酸触媒として働くことになる、などが説明さ れている。

【0003】特開平11-292799号公報には、植物体を超臨界水または亜臨界水で処理することにより、植物体に含まれる芳香族化合物および/または植物体中の成分から分解して生じた芳香族化合物を植物体外に遊離させ、遊離した芳香族化合物を単離することにより、芳香族化合物またはその重合体を製造する技術が報告されている。また、特開平9-268166号公報には、超臨界水の特殊な物性に着目し、これを利用して蛋白質からアミノ酸やペプチドを製造する方法が報告されているが、水の超臨界状態への移行を妨げない範囲での各種有機溶媒(メチルアルコール、エチルアルコール、アセトン等)の添加も有効であることが記載されている。ただその有効性の技術的意味には言及していない。

【0004】Jasco Report「超臨界最新技術特集第3号」日本分光、28-31(1999.5.28)、超臨界流体のポスト石油化学への応用、一超臨界メタノールによる植物油のバイオディーゼル燃料への変換ーにおいて、超臨界メタノールを反応媒体として用いることで、植物油の主成分であるトリグセライドをエステル交換反応によりメチルエステル化物に変換し、ディーゼルエンジン燃料に変換する技術が報告されている。このような報告は、「日本木材学会」バイオマス変換研究会(1999年10月6日)においても報告されている。

【0005】前記従来技術は、水を溶媒とするために、 超臨界条件は高い温度(374℃以上)においてのみ可能 であり、該温度条件は原料の過度の熱分解を進行させる だけでなく、溶媒が水であるため超臨界水に溶解してい た原料中のリグニン由来成分などの疎水性成分がオイル 物質として常温、常圧での水から分離するなど、工程上 の不都合がある。また、超臨界メタノールを溶媒として 用いたものには、廃食用油を含む植物油(トリグリセラ イド)のエステル交換反応によるメチルエステル化物へ の変換反応の研究であるが、この研究は、バイオマスの 主構成成分がセルロース、へミセルロース及びリグニン 類などである原料を超臨界メタノールを用いて化学変換 する反応とは異なるものを対象としており、このような 反応に対する超臨界メタノールの溶媒としての有用性を 説明するものではないことは明らかである。

[0006]

【発明が解決しようとする課題】本発明は、こうした状 況のもとになされたものであって、その目的は、従来技 術における前記不都合を発生させることなく、未利用及 び廃バイオマスを含むセルロース系、リグノセルロース 系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマ ス資源から、低分子量の有用物質を、物資の利用など (最終製品または化成品製造原料などとしての利用)を 考慮しつつ、効率良く変換して得る技術を提供すること にある。さらに、本発明は、前記バイオマス資源をメタ ノールなどのアルコール又は他の有機溶媒と超臨界状態 または亜臨界状態で加溶媒分解することにより得られる 有用物質を含む組成物、特に、有機溶媒に溶解したバイ オマス由来の成分を含む液体燃料としてそのまま利用で きる組成物を提供することにある。また、得られる有機 溶媒に溶解したバイオマス由来の成分は、該溶媒を留去 した後、他の溶媒に溶解して新しい組成物として、燃料 などの用途に用いることもできる。または、該溶媒を留 去した化成品を種々の用途に利用できる。

[0007]

【課題を解決するための手段】本発明の第1は、リグノセルロース系バイオマス、セルロース系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマス資源から、なる群から選択される1種または2種以上を、超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒中で処理することを特徴とする前記バイオマス由来の組成物を得る方法である。好ましくは、有機溶媒としてアルコールを用いることを特徴とする前記のバイオマス由来の組成物の製造方法であり、また超臨界アルコール処理後の製品をアルコール可溶部と不溶部に分離し、アルコール可溶部からアルコールを留去することを特徴とする前記バイオマス由来の組成物の製造方法である。更に好ましくは、超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒に有効量の酸から選択される触媒を添加(2%以下)することを特徴とする前記バイオマス由来の組成物の製造方法である。

【0008】本発明の第2は、リグノセルロース系バイ

オマス、セルロース系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマス資源から、なる群から選択される1種または2種以上を超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒中で処理して得られる前記有機溶媒およびバイオマス由来の化合物を含む組成物である。好ましくは、有機溶媒がR¹OHで表されるアルコール(R¹は、炭素数が1-24の脂肪族基である)であることを特徴とする前記有機溶媒およびバイオマス由来の化合物を含む組成物であり、更に好ましくは、有機溶媒がメタノールであることを特徴とする前記有機溶媒およびバイオマス由来の化合物を含む組成物である。

[0009]

【発明の実施の態様】本発明をより詳細に説明する。 A. 本発明において対象とするバイオマス資源には、リ グニンを含むリグノセルロース系資源のみならず、セル ロース及びヘミセルロースからなるセルロース系資源、 含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマス資源が含まれ る。すなわち、木材などのリグノセルロース類を中心と する林産物、トウモロコシなどの農産物、海藻などの水 産植物など地球上の総てのセルロース系資源及びその他 のリグノセルロース系資源、えび殻やかに殻の成分であ るキチン、キトサンなどの含窒素多糖類系資源及び獣 膠、カゼイン血液アルブミンなどの動物質たんぱく質、 及び大豆たんぱくなどの植物性たんぱく質などのタンパ ク質系資源が含まれる。このような中には、有効利用さ れずに廃棄されている間伐材、廃材等の林産廃棄物、も み殻やトウモロコシの茎葉などの農産廃棄物、未利用の 海藻などの水産廃棄物など各種バイオマス資源、えび殻 やかに殼の成分であるキチン、キトサンなどの含窒素多 糖類、獣膠、カゼイン血液アルブミンなどの動物質たん ぱく質、及び大豆たんぱくなどの植物性たんぱく質、さ らには、都市ゴミなどの廃資源などがある。

B. 超臨界有機溶媒として有用なアルコールとは、メタノール、エタノール、1-プロパノール、2-プロパノール、1-ブタノール、イソブチルアルコール、2-ブタノール、1-ブタノール、アリルアルコールなどの一価アルコール類を意味し、式 R^1 OHで表される。但し、 R^1 は1-24個の炭素原子を含有する脂肪族基からなるものである。これらの溶媒は、単独でまたは2種以上の混合物として用いられる。これらのアルコール類の臨界温度(Tc)および臨界圧(Pc)の一例を表1に示す。

[0010]

【表1】

アルコール名	化学式	分子量	沸点	Тс	Рс
				(°C)	(MPa)
メタノール	CH ₂ OH	32. 04	64. 6	238. 4	8. 09
エタノール	C ₂ H ₅ OH	46.07	78.3	243.0	6. 38
1-プロパノール	C:H:OH	60. 10	97. 2	263. 5	5. 17
2-プロパノール	C ₃ H ₇ OH	60. 10	62. 2	235. 1	4. 76
1-プタノール	C4II+OH	74. 12	117.7	289.7	4. 42
イソブチルアルコール	С.Н.ОН	74. 12	107.8	274. 5	4. 30
2- ブタノール	C.H.OH	74. 12	99.5	262.8	4. 19
t-ブチルアルコール	C.H.OH	74. 12	82.4	233.0	3. 97
アリルアルコール	C.H.OH	58.08	96.8	271.8	5. 71

【OO11】C. 超臨界状態とは、反応系内の温度が臨 界温度(Tc)以上で且つ圧力が臨界圧力(Pc)以上 の状態をいう。亜臨界とは、反応系内の温度がアルコー ルの沸点以上で、且つ概ね150℃以上であり、且つ圧 力が反応温度におけるアルコールの蒸気圧以上で、且つ 概ね2.0MPa以上の状態をいう。従って、本発明を 実施するに当たり、超臨界状態または亜臨界状態のアル コールを形成するには、少なくとも温度150-600 ℃、圧力2.0-200MPaの範囲で温度および圧力 を適切に調整すればよい。600℃を越える温度では、 バイオマス資源、アルコールの熱分解が著しく、有用物 質の収率が低下する。又反応圧力が200MPaを越え ても有用物質の収率や反応時間の改善は見られない。よ り好ましくは、温度220-400℃、圧力3-100 MPaの範囲である。反応時間は反応条件に応じて1秒 から2時間の範囲から選ばれる。更に好ましくは1-3 0分の範囲である。超臨界有機溶媒中、特にアルコール 中で起こる反応は、実質的には加溶媒反応であるが、部 分的には熱分解反応もおこる。従って、本発明において 超臨界溶媒中での処理とは実質的には加溶媒反応を意味 する。

【0012】D. 本発明では、必要に応じて超臨界または亜臨界状態のアルコールに、超臨界水におけると同様に、酸、例えば塩酸、硫酸、リン酸などの無機酸、から選ばれる触媒を有効成分として2%以下の濃度となる範囲で添加することも有効である。添加が2%を越えると煩雑な後処理が必要となることから好ましくない。より好ましい触媒濃度は0.05%以下である。即ち、本発明によれば、触媒濃度が0.05%以下でも、触媒効果を十分に発揮できる。

【0013】E. 本発明の製造方法を実施する装置の形式は特に規定しないが、たとえばバッチ式反応器や連続式槽型反応器、ピストンフロー型流通式反応器、塔型流

通式反応器など、超臨界水を用いた反応に使用されていたものと同様のものを用いることができる。アルコール可溶部と不溶部の分離および反応装置の取り扱い性は、水を超臨界溶媒とする場合に比べて、オイル状の物質もアルコールに可溶化するため扱いやすいことが分かった。

F. 反応には、加熱浴としてすず浴(約350℃浴)を用いて、圧力43MPa、温度240-340℃の範囲の超臨界状態が実現可能である。また、加熱浴として塩浴〔亜硫酸ナトリウム、亜硫酸カリウム(1:1)〕などを用いることもできる。

【0014】本発明の製造方法で得られるバイオマス由 来の組成物、特にリグノセルロースやセルロース系資源 からの組成物は、有機溶媒から有用成分を分離したもの をエネルギー源とすることも、また、有機溶媒を含んだ ままでバイオマスエネルギーとして用いることもでき る。また、軽油、灯油、A重油などと混合して燃料にし て用いることもできる。また、前記組成物から、たとえ ば、セルロース及びヘミセルロースの由来の成分として セロトリオース、セロビオース、グルコース、キシロー ス、マンノース、フルクトースなど糖類及びそのメチル 化誘導体、レボグルコサン、ヒドロキシメチルフルフラ ール、フルフラール及びそれらのメチル化誘導体などを 有用成分として回収することができる。また、リグニン 由来成分としてコニフェリルアルコール、シナピルアル コール、p-クマリルアルコールやそれらの誘導体やメチ ル化誘導体などを回収することができる。たんぱく質 は、アミノ酸とアミノ基がアミド結合した高分子化合物 であるが、これを超臨界水で処理すると加水分解により αーアミノ酸に分解されるが、超臨界メタノールで処理 すると、加溶媒分解によりαーアミノ酸メチルがえられ る。含窒素多糖類からは、前記セルロース系及びタンパ ク質系の加溶媒分解と同様の反応を受けた製品が得られ

る。

【0015】本発明においては、超臨界溶媒が原料バイ オマス由来の有効化学製品に対しての溶解性が高く、か つ、超臨界にするための温度条件がマイルドであるため に、実質的に加溶媒分解反応が進行し、熱分解反応の進 行が小さいので、熱分解反応による揮発性の生成物の生 成が少ない。また、超臨界溶媒反応に有機溶媒を使用し たことにより高沸点の原料バイオマス由来の有効化学製 品が大量に、かつ取り扱いが容易な溶液の形で得られる という、顕著な効果がもたらされる。更に、有機溶媒可 溶部を少なくとも一部蒸留により分離回収できるなど、 超臨界処理により得られる組成物が利用性の高い状態で 得られることができるという優れた作用・効果がもたら される。これに対して、従来の水を超臨界反応の溶媒と する場合には、超臨界の温度条件が高温であるために加 水分解反応に加えて、熱分解反応がかなり進行して、フ ルフラールなど沸点が低い揮発性の低分子化合物の生成 が多くなる。従って、溶媒である水を留去して、有用化 学製品を得ようとしても、前記留去の際に、除去される ような生成物が多く、比較的高沸点の原料バイオマス由 来の有効化学製品を得るのに困難がある。この点から も、本発明において、前記バイオマスの超臨界溶媒中で の処理において、溶媒として有機溶媒、特にメタノール などのアルコールを用いることにより、前記従来の超臨 界溶媒中での反応処理からは予測できない、顕著な効果 がもたらされるものである。

【0016】本発明の超臨界有機溶媒中での処理により 得られるバイオマス由来の組成物は、前記したとおりで あるが、超臨界状態または亜臨界状態の有機溶媒、特に アルコールによる作用・効果は、次のように考えること ができる。超臨界状態または亜臨界状態のアルコール は、温度および圧力を制御することによって、誘電率お よびイオン積を容易且つ大幅に変化させることができ る。アルコールの誘電率は、メタノールで33.1(2 5℃)、エタノールで23.8(25℃)であり、それ らは水素結合により4分子の会合体となっている。しか し、超臨界状態では水素結合が解裂し、疎水性となって 誘電率が低下し、非極性物質を容易に溶解する。また、 アルコールのイオン積の各圧力における温度依存性か ら、圧力が高いほど高温領域までイオン積の高い状態を 保ち、かなりの高温下においても、良好なイオン的反応 (アルコリシス反応)の為の領域を形成するものと考え られる。即ち、超臨界状態または亜臨界状態のアルコー ルのイオン積や誘電率を温度や圧力の制御によって幅広 い範囲で調整できるので、この様な状態のアルコールを 加溶媒分解の溶媒として用いることによって、バイオマ スを構成するセルロース、ヘミセルロース及びリグニン を有用な化合物に効率よく変換する最適な環境が提供さ れたもとの考えられ、水を溶媒とする場合に比べて、原 料バイオマス由来の有効化学製品が効率良く、かつ容易 に得られることが理解できる。

[0017]

【実施例】実施例1

以下本発明を実施例によって更に詳細に説明する。これ は本発明の有用性を更に明確にすることを意図するもの であって、本発明を限定するものではない。図1は、本 発明を実施するための装置を示す概略説明図である。こ の装置はバッチタイプのものであり、1はスズ浴槽(加 熱用)、2は水浴槽(急冷用)、3は反応管、4は温度 モニター、5は圧力計をそれぞれ示す。4及び5により 反応管内の温度と圧力をリアルタイムにモニターでき、 3の反応管は振り子運動により振とうすることができ る。図1に示した装置を用いて本発明を実施し、本発明 の効果を確認した。バイオマス資源としてスギ木粉(お およそ80メッシュに粉砕したもの)を用いた。該木粉 20gを670mL容反応管3に仕込み、これに常温の メタノールを加えて670mLとし、あらかじめ350 ℃に昇温したスズ浴槽1に浸漬して、急速に昇温、昇圧 し、メタノールの超臨界状態(240-340℃、43 MPa)で5分保持し、反応管3を水浴槽2にすばやく 移動させて、反応を停止した。その後、それらをビーカ ーに採り、メタノール可溶部とメタノール不可溶部を分 離した。不可溶部が30%で、ほとんどメタノールに可 溶化していた。メタノール可溶部を高速液体クロマトグ ラフイー (HPLC) 分析した (カラム:STR OD S-II、溶離剤 (eluent) CH₃OH/H₂O=20/8 0→100/0、検出器:SPD(254nm)。〕図2 は、得られた組成物の前記分析結果である。(a)は得 られた組成物からメタノールを蒸留により除去後、同量 の純粋なメタノールを加えたものの分析結果であり、 (b) は得られた組成物そのままのものの分析結果であ

(b) は得られた組成物そのままのものの分析結果である。このことから、バイオマス由来のメタノール可溶部化学製品はメタノールより高沸点のものであることが理解される。また、蒸留時に蒸散するもの〔(a)と

(b)のクロマトグラムとを対比して、検出ピークが消失した成分〕はフルフラールのみで、その他のバイオマス分解物は、固形物として回収されていることが理解される。このことから、得られるバイオマス由来の成分はメタノールに可溶化しおり、かつ、単に溶媒を留去するだけで有用物を回収できることを示している。

【0018】比較例

溶媒として水を用い、超臨界状態(450℃、200M Pa)で5秒保持して、実施例1を繰り返した。木粉残 渣はほとんど認められなかったが、常温の水に不溶なオイル状物が25%得られ、水可溶物と分離しての回収が 困難であった。得られた分解物の化学製品を調べるために、比較例1の水可溶物から水を留去し、固形物を得た あと留去した同量の水を加えて、再度溶解したものと留 去前のものをHPLC分析(λ=254nm、カラム: ULT RON PS-80P、キャリヤーソルベント: H₂O)

したところ図3のようなHPLCクロマトグラムを得た。水留去前(b)と水留去後同量の純粋な水を入れたもの(a)とを比較すると溶媒留去の際に、生成したほとんどの成分が蒸散し、水可溶部から、バイオマス原料由来の有用化合物を回収することが困難であった。前記実施例1と対比すると、反応溶媒としてメタノールの方が圧倒的に有利であることが理解される。なお、水不溶分中(オイル状物も含む)にはバイオマス原料由来の有用化合物が含まれていることは推測できるが、有用物の回収には反応溶媒外の溶媒の使用と、分離操作が必要である。

【0019】上記実施例1および比較例1で得られた組成物の有用性の評価。

実施例1で得られたメタノール可溶部をアルコールランプに入れ点火したところ、メタノールのみの場合と同様、良好な燃焼状態を示し、全て燃えつき、燃料として有用であることが確認された。これに対して、比較例1で得られた水可溶部とオイル状物の混合をメタノールを加えて溶媒和させアルコールランプに入れ点火したが良好な燃焼は認められなかった。このことから、実施例で得られるものと、比較例で得られるものとには製品的に大きな違いがあることが理解できる。

【0020】実施例1で得られた組成物からの化学製品の分離。

実施例1で得られたメタノール可溶部を薄層クロマトグライー(TLC)により成分分離した。セルロース及びへミセルロース由来の成分として糖のメチル化誘導体やリグニン由来のコニフェリルアルコール、P-クマリルアルコールやそれらの誘導体のメチル化物が回収できた。比較例1で得られた組成物からの化学製品の分離。

比較例1で得られた水可溶部とオイル状物質から有用ケミカルスの回収は可能であるが、取り扱いが煩雑で容易に回収することはできなかった。

【0021】実施例2

ここでは、バイオマス原料による反応性を調べた。実施例1で用いたバイオマス原料であるスギ木粉(おおよそ80メッシュに粉砕したもの)に替えて、アビセル(Avicel)、コットンリンタおよび溶解パルプを用いて、実施例1と同様の条件で超臨界メタノール中で処理をし

た。結果を図4に示す。バイオマスの特性(結晶性等)、原料の形態、例えば、前処理によって反応性が異なることが理解できる。スギ木粉は、もっと微細に粉砕することにより反応性が向上することが、原料形態により反応性に大きな違いがあることから推測される。 【0022】

【発明の効果】以上のように、超臨界または亜臨界状態 反応溶媒として有機溶媒の1種または2種以上、好ましくはアルコール、更に好ましくはメタノールを溶媒として用いて、リグノセルロース系バイオマス、セルロース系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマス系バイオマス、含窒素多糖類及びたんぱく質系バイオマス系がらなる群から選択される1種または2種以上を」処理することにより、前記バイオマス原料由来の低分子量の有用物質を、物資の利用など(最終製品または化成品製造原料などとしての利用)を考慮しつつ、効率良く変換し得る超臨界溶媒での反応が設計でき、かつ、該反応により得られる製品組成物はそのままでも燃料として利用でき、また、有用な化学製品を得るための取り扱いし易い原料が得られるという、顕著な効果がもたらされる。また、当然ながら、資源の有効利用、利用効率の観点からも極めて好ましいものである。

【図面の簡単な説明】

【図1】 本発明を実施する装置の一例の概略図

【図2】 超臨界メタノール溶媒中でスギ木粉を処理して得られた組成物の高速液体クロマトグラフイー(HPLC)分析結果: (a) は得られた組成物から溶媒であるメタノールを蒸留により除去後、同量の純粋なメタノールを加えたものの分析結果。(b) は得られた組成物そのままのものの分析結果

【図3】 超臨界水中でスギ材を処理して得られた組成物そのものの(b)また、水を蒸留除去後、同量の純粋な水を入れたもの(a)の高速液体クロマトグラフィー(HPLC)分析結果

【図4】 スギ木粉(約80メッシュに粉砕)、アビセル(Avicel)、コットンリンタおよび溶解パルプバイオマス原料の、超臨界メタノール中での反応特性

【符号の説明】

1 スズ浴槽 2 水浴槽 3 反応管 4 温度モニター 5 圧力計

